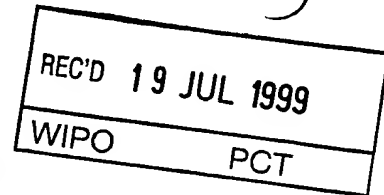


BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND

49091
09/701587
5

EP 99 / 3829

Bescheinigung

Die BASF Aktiengesellschaft in Ludwigshafen/Deutschland hat eine Patentanmeldung unter der Bezeichnung

"Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene"

am 5. Juni 1998 beim Deutschen Patent- und Markenamt eingereicht.

Das angeheftete Stück ist eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlage dieser Patentanmeldung.

Die Anmeldung hat im Deutschen Patent- und Markenamt vorläufig das Symbol C 08 F 10/10 der Internationalen Patentklassifikation erhalten.

München, den 4. Februar 1999

Deutsches Patent- und Markenamt

Der Präsident

Im Auftrag

tenzeichen: 198 25 334.6

Hoß

PRIORITY DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH
RULE 17.1(a) OR (b)

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene mit
5 einem Gehalt an endständiger Vinylidengruppierungen von über
80 Mol-% und einem mittleren Molekulargewicht von 500 bis
5000 Dalton durch kationische Polymerisation von Isobuten in
flüssiger Phase in Gegenwart eines Komplexes aus Bortri-
10 fluorid, einem sekundären Alkohol und einem Ether bei Tempe-
raturen von +40°C bis -60°C, dadurch gekennzeichnet, dass man
in Gegenwart eines Komplexes aus Bortrifluorid und
- a) einem sekundären Alkohol mit 3 bis 20 C-Atomen und
- 15 b) einem von tertiären Alkylgruppen freien Ether der
Formel I
- $$R^1-O-R^2 \quad I,$$
- 20 in der R¹ und R² primäre oder sekundäre Alkylreste mit 3
bis 10 C-Atomen bedeuten, mit der Meßgabe, dass
mindestens einer der Reste R¹ und R² ein sekundärer
Alkylrest ist, polymerisiert.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man
25 als sekundären Alkohol (a) Isopropylalkohol oder 2-Butanol
verwendet.
3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man
als Ether (b) Diisopropylether, Di-sec.-butylether oder Iso-
30 propyl-sec.-butylether verwendet.
4. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man
den sekundären Alkohol (a) und den Ether (b) im Molverhältnis
0,01 zu 1 bis 10 zu 1 anwendet.
- 35 5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man
den sekundären Alkohol (a) und den Ether (b) im Molverhältnis
0,02 zu 1 bis 2 zu 1 anwendet.

40

NO 405 99
2

6. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man Bortrifluorid, sekundären Alkohol und Ether in der Polymerisationsapparatur zusammenführt und den Komplex in der Polymerisationsmischung in situ erzeugt.
- 5
7. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man den Bortrifluorid/Ether-Komplex vorformuliert und ihn zusammen oder getrennt mit dem sekundären Alkohol in den Lösemittel- oder den Monomerzulauf zum Reaktor oder direkt in den
- 10 Reaktor einspeist.
8. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man Polyisobutene mit einem Gehalt an endständigen Vinyliden-
- 15 gruppierungen von über 90 Mol-% bei einem Isobutenumsatz von bis zu 95 % unter Anwendung eines vorgeformten Bortrifluorid/Isopropanol/Diisopropylether-Komplexes und im Molverhältnis sekundärer Alkohol zu Ether von 2 zu 1 bis 1 zu 5 und einem Bortrifluorid/Diisopropylether-Verhältnis von 0,6 zu 1 bis 0,9 zu 1 polymerisiert.
- 20
9. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass man als Isobutenquelle einen isobutenhaltigen C₄-Schnitt mit mindestens 6 Gew.-% Isobuten verwendet.
- 25 10. Polyisobutene eines mittleren Molekulargewichts von 500 bis 5000 Dalton und einem Gehalt an endständigen Vinyliden-
- 30 gruppierungen von mehr als 90 %, erhältlich durch kationische Polymerisation von Isobuten in flüssiger Phase mit Hilfe von Bortrifluorid als Katalysator und bei Temperaturen von 40° bis -60°C, in Gegenwart eines Bortrifluorid-Komplexes mit
- a) einem sekundärem Alkohol mit 3 bis 20 C-Atomen und
- b) einem von tertiären alkylgruppenfreien Ether der Formel I
- 35
$$R^1-O-R^2 \quad I,$$
- in der R¹ und R² primäre oder sekundäre Alkylreste mit 3 bis 10 C-Atomen bedeuten, mit der Maßgabe, dass
- 40 mindestens einer der Reste R¹ und R² ein sekundärer Alkylrest ist.
- 45

Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene

Beschreibung

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene mit einem Gehalt an endständigen Vinylidengruppierungen von über 80 Mol-% und einem mittleren Molekulargewicht von 500 bis 5000 Dalton durch die kationische

- 10 Polymerisation von Isobuten in der flüssigen Phase in Gegenwart von Bortrifluorid Komplexen bei Temperaturen von +40°C bis -60°C, wobei man Komplexe mit einem sekundären Alkohol mit 3 bis 20 C-Atomen und einem von tertiären Alkylgruppen freien Dialkylether mit mindestens einem sekundären Alkylrest verwendet, sowie Poly-
- 15 isobutene eines mittleren Molekulargewichts von 500 bis 5000 Dalton und einem Gehalt an endständigen Vinylidengruppierungen von mehr als 90 Mol.-%, die so erhalten werden.

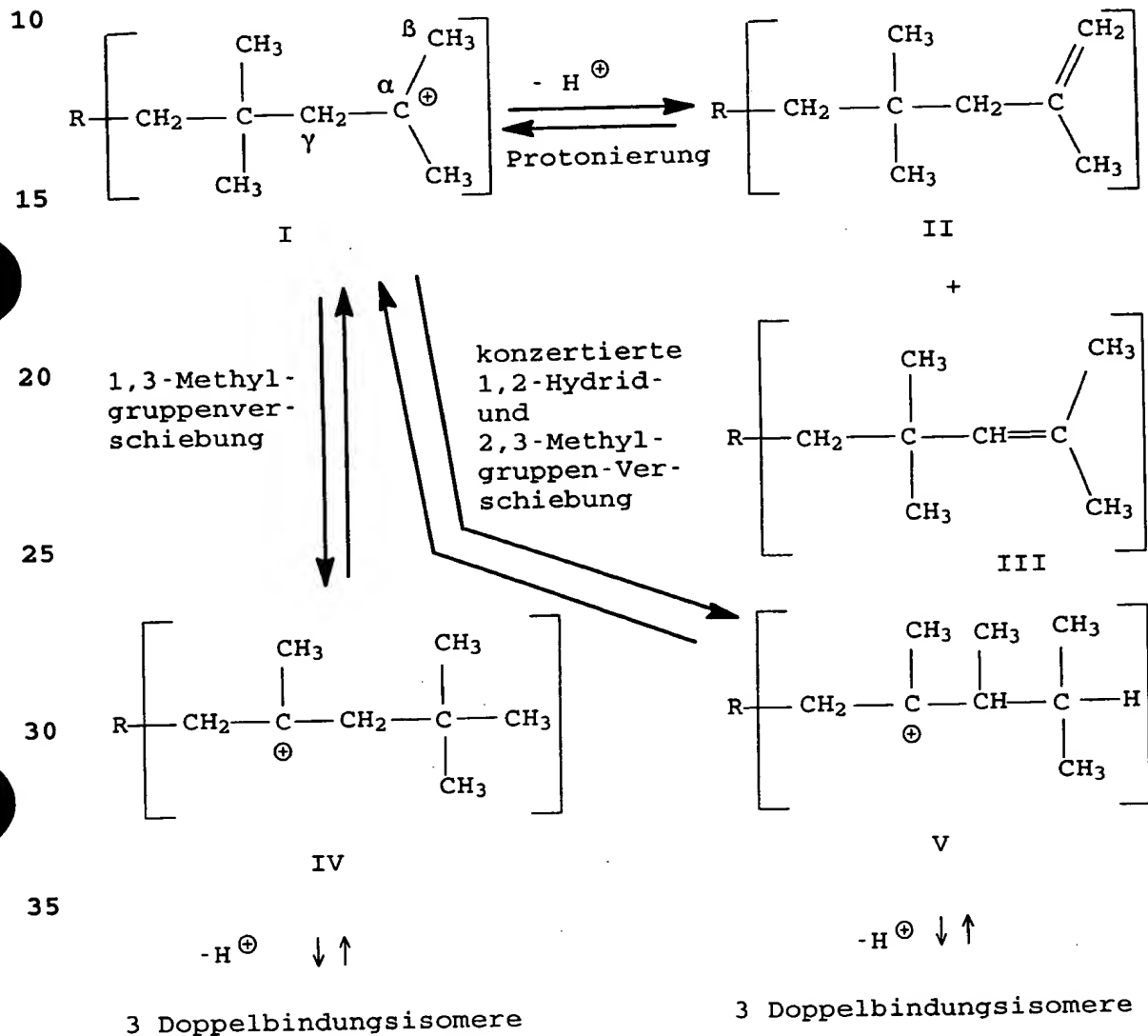
- Hochmolekulare Polyisobutene mit Molekulargewichten bis zu mehreren 100 000 Dalton sind seit langem bekannt und ihre Herstellung wird beispielsweise in H. Güterbock: Polyisobutylen und Mischpolymerisate, S. 77 bis 104, Springer, Berlin 1959, beschrieben. Die zur Zeit erhältlichen Polyisobutene mit Molekulargewichten von 500 bis 5000 Dalton werden mit Hilfe von Lewis-Säure-Katalysatoren, wie Aluminiumchlorid, Aluminiumalkylchloriden oder Bor-
- 20 trifluorid hergestellt und haben meist weniger als 10 Mol.-% endständige Doppelbindungen (Vinylidengruppierungen) und eine Molekulargewichtsverteilung (Dispersität) zwischen 2 und 5.

- 30 Von diesen herkömmlichen Polyisobutenen sind die sogenannten hochreaktiven Polyisobutene zu unterscheiden, welche einen hohen Gehalt an endständigen Vinylidengruppierungen von vorzugsweise deutlich über 60 Mol.-% haben. Solche hochreaktiven Polyisobutene haben inzwischen einen Marktanteil von 10 % erlangt und werden
- 35 als Zwischenprodukt zur Herstellung von Additiven für Schmier- und Kraftstoffe verwendet, wie sie beispielsweise in DE-A 27 02 604 beschrieben sind. Zur Herstellung dieser Additive werden zunächst durch Reaktion überwiegend endständiger Doppelbindungen des Polyisobutens mit Maleinsäureanhydrid, Polyisobuten-Maleinsäureanhydrid-Addukte, insbesondere Polyisobutenylbernsteinsäureanhydride, erzeugt, welche anschließend mit bestimmten Aminen zum fertigen Additiv umgesetzt werden. Da bei der Adduktbildung mit Maleinsäureanhydrid hauptsächlich die endständigen Vinylidengruppierungen reagieren, wohingegen die weiter im Innern der Makromoleküle liegenden Doppelbindungen je nach ihrer Lage im Makromolekül ohne die Zugabe von Halogenen zu keinem oder zu einem
- 40 deutlich geringeren Umsatz führen, ist der Anteil an endständigen
- 45

11 04 05 99
2

Vinylidengruppierungen im Molekül das wichtigste Qualitätskriterium für diesen Polyisobutentypus.

Über das Zustandekommen der endständigen Vinylidengruppierungen und die Isomerisierung der endständigen Doppelbindungen in den Isobutenmakromolekülen zu internen Doppelbindungen bestehen nach Puskas et al, J. Polymer Sci.: Symposium No. 56, 191 (1976) die im folgenden Formelschema wiedergegebenen Vorstellungen.



40 R: Polyisobutenrest

Das im Laufe der Polymerisationsreaktion entstehende Polyisobutenkation I kann durch die Abspaltung eines Protons in das betreffende Polyisobuten übergehen. Dabei kann das Proton sowohl aus einer der β-Methylgruppen oder aus der internen γ-Methylengruppe abgespalten werden. Je nachdem aus welcher dieser beiden

H 04 05 09
3

Positionen das Proton abgespalten wird, entsteht dabei ein Polyisobuten mit einer endständigen Vinylidengruppierung II oder mit einer trisubstituierten, nahe dem Ende des Moleküls befindlichen Doppelbindung III.

5

Das Polyisobutenkation I ist relativ instabil und versucht sich durch Umlagerung in höhersubstituierte Kationen zu stabilisieren. Dabei können sowohl 1,3-Methylgruppenverschiebungen zum Polyisobutenkation IV als auch sukzessive oder konzertierte 1,2-Hydrid-
10 und 2,3-Methylgruppenverschiebungen zum Polyisobutenkation V stattfinden. Aus den Kationen IV und V können sich, je nachdem aus welcher Position das Proton abgespalten wird, jeweils drei verschiedene doppelbindungsisomere Polyisobutene bilden. Es besteht aber auch die Möglichkeit, daß sich die Kationen IV und V
15 weiter umlagern, mit der Wirkung, daß die Doppelbindung noch weiter ins Innere des Polyisobutenmakromoleküls wandert.

Alle diese Deprotonierungen und Umlagerungen sind Gleichgewichtsreaktionen und sind somit reversibel, wobei allerdings, letztendlich die Bildung stabilerer, höhersubstituierter Kationen und somit die Bildung von Polyisobutenen mit innenständiger Doppelbindung unter Einstellung des thermodynamischen Gleichgewichtes bevorzugt ist. Diese Deprotonierungen, Protonierungen und Umlagerungen werden durch gegebenenfalls im Reaktionsgemisch enthaltende Säurespuren, insbesondere jedoch vom zur Katalyse der Polymerisation benötigten Lewis-Säure-Katalysator selbst katalysiert. Dem Reaktivitätsverlust durch Isomerisierung kann man daher nur durch kurze Verweilzeiten oder sterische Hinderung des Komplex-Anions entgegenwirken. Da lediglich Polyisobutene mit endständigen Vinylidengruppierungen gemäß Formel II sehr gut unter Addukt-
30 bildung mit Maleinsäureanhydrid reagieren, Polyisobutene der Formel III im Vergleich dazu bereits eine deutlich verminderte Reaktivität haben und andere Polyisobutene mit höhersubstituierten Doppelbindungen gegenüber Maleinsäureanhydrid praktisch unreaktiv
35 sind, wird das fortwährende Bemühen vieler Forschungsgruppen, verbesserte Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene oder Polyisobutene mit immer höheren Gehalten an endständigen Doppelbindungen zu finden, verständlich.

40 Nach der Lehre von DE-A 27 02 604 können reaktive Polyisobutene mit bis zu 88 Gew.-% endständigen Doppelbindungen durch die Bortrifluorid-katalysierte Polymerisation von Isobuten bei Temperaturen von -50 bis +30°C und bei Verweilzeiten von unter 10 Minuten erhalten werden. Ein niedrigerer Wert als 1,8 wird für die Dis-
45 persität bei den so hergestellten Polyisobutenen nicht gefunden.

H 04.05.99
4

Polyisobutene mit ähnlich hohen Anteilen endständiger Doppelbindungen, jedoch mit einer engeren Molekulargewichtsverteilung sind nach dem Verfahren der EP-A 145 235 herstellbar, indem man Isobuten in Gegenwart eines vorgebildeten Komplexes aus Bortrifluorid und einem primären Alkohol bei Temperaturen von -100 bis +50°C und bei einer Kontaktzeit für die Polymerisationsreaktion von mehr als 8 Minuten polymerisiert, wobei das Molverhältnis von Bortrifluorid zu Alkohol 0,5 zu 1 bis 5 zu 1 betragen soll. Nachteilig an diesem Verfahren ist, daß Polyisobutene mit einem hohen Gehalt an endständigen Doppelbindungen von über 80 % nur unter Inkaufnahme eines niedrigen Isobutenumsatzes erhältlich sind und die so gewonnenen Polyisobutene besonders teuer in der Herstellung sind.

15 Polyisobutene mit einem Gehalt von bis zu 95 Molprozent endständigen Doppelbindungen sollen nach dem Gasphasenverfahren der US-A 3 166 546 sowie nach dem Verfahren von US-A 3 024 226 erzeugt werden können, in dem eine Bortrifluorid-Schwefeldioxid-Gasmischung als Katalysator verwendet wird. Die Charakterisierung dieser Polyisobutene stützt sich auf die Ergebnisse der Infrarot-Spektroskopie. Eine Untersuchung der nach diesen Verfahren hergestellten Polyisobutene mit Hilfe der zur Zeit der Abfassung dieses Patentess noch nicht üblichen, zur Bestimmung endständiger Doppelbindungen wesentlich spezifischeren und genaueren Methode der ^{13}C -Kernresonanz-Spektroskopie (^{13}C -NMR-Spektroskopie) ergab jedoch nur einen Gehalt von maximal 40 Mol-% endständigen Doppelbindungen.

US-A 4 227 027 lehrt Bortrifluorid-katalysierte Alkyltransferreaktionen, wobei als Katalysatoren Addukte aus Bortrifluorid und Diolen oder Polyolen bei Temperaturen von 40 bis 120°C eingesetzt werden. Bei der Anwendung dieses Verfahrens auf die Polymerisation von Isobuten unter Anwendung eines Bortrifluorid-1,2-Butandiol-Adduktes als Katalysator entstand als einziges Produkt Diisobutylen. Polyisobuten wurde nicht gebildet.

Weitere Qualitätskriterien für Polyisobutene mit dem genannten Verwendungszweck sind deren mittleres Molekulargewicht und die Molekulargewichtsverteilung, auch als Dispersität bezeichnet, der im Polyisobuten enthaltenen Makromoleküle. Im allgemeinen werden Polyisobutene mit mittleren Molekulargewichten (M_n) von 500 bis 5000 Dalton als Zwischenprodukte zur Herstellung der erwähnten Schmier- und Kraftstoffadditive verwendet. Bevorzugt sind jedoch wegen ihrer besseren Wirksamkeit für diesen Zweck Polyisobutene mit Molekulargewichten von 800 bis 3000, insbesondere von 1000 bis 2500 Dalton.

Bei der Polymerisation von Isobuten entstehen Polyisobutenprodukte, deren Polyisobutenkomponenten, also die Polyisobutenmakromoleküle, eine mehr oder weniger breite, statistische Molekulargewichtsverteilung haben, mit der Folge, daß diese Polyisobutene, je breiter ihre Molekulargewichtsverteilung ist, einen immer größeren Anteil an Polyisobutenmakromolekülen mit relativ niedrigen oder relativ hohen Molekulargewichten enthalten, welche für den erwähnten Verwendungszweck mehr oder weniger ungeeignet, da relativ unwirksam, sind. Es besteht daher das Bestreben, hochreaktive Isobutene mit mittleren Molekulargewichten, welche in den bevorzugten Molekulargewichtsbereichen liegen, herzustellen, wobei deren Molekulargewichtsverteilung vorzugsweise möglichst eng sein sollte, um den Anteil an unerwünschten, relativ nieder- oder hochmolekularen Polyisobutenen im erzeugten Produkt zurückzudrängen und so dessen Qualität zu verbessern.

Eine Lösung dieses Problems gelang bereits mit einem in US 5,408,418 beschriebenen Verfahren, mit dem man hochreaktive Polyisobutene mit einem Gehalt an endständigen Vinylidengruppierungen von über 80 Mol-% und einem mittleren Molekulargewicht von 500 bis 5000 Dalton durch die kationische Polymerisation von Isobuten in der flüssigen Phase mit Hilfe von Bortrifluorid als Katalysator und bei Temperaturen von 0°C bis -60°C erhält, wenn man in Gegenwart von sekundären Alkoholen mit 3 bis 20 Kohlenstoffatomen und/oder Dialkylethern mit 2 bis 20 Kohlenstoffatomen polymerisiert.

Als Dialkylether werden vor allem solche Ether verwendet, die zumindest eine tertiäre Alkylgruppe enthalten.

Obgleich mit diesem Verfahren, gemäß Beispiel 6 l. c. in Gegenwart eines Komplexes aus BF₃ mit 2-Butanol und 2-Butyl-tert.-butylether, bereits sehr gute Ergebnisse erzielt werden, bestand die Aufgabe, das Verfahren zu vereinfachen und insbesondere die Nebenproduktbildung in Form von tertiärem Butanol und tertiär org. Fluoriden zu verringern, die den Aufwand der Lösemittelreinigung erhöhen und die Ausbeute an Polymer verringern.

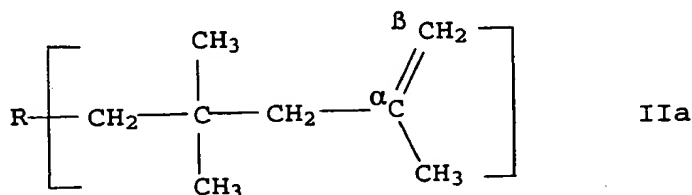
Diese Aufgabe wurde erfindungsgemäß gelöst mit einem Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene mit einem Gehalt an endständiger Vinylidengruppierungen von über 80 Mol-% und einem mittleren Molekulargewicht von 500 bis 5000 Dalton durch kationische Polymerisation von Isobuten in flüssiger Phase in Gegenwart eines Komplexes aus Bortrifluorid, einem sekundären Alkohol und einem Ether bei Temperaturen von +40°C bis -60°C, das dadurch gekennzeichnet ist, dass man in Gegenwart eines Komplexes aus Bortrifluorid und

6 04-05-99

- 5



20



25

30 in Formel IIa mit α und β markierten Kohlenstoffatome der endständigen Doppelbindung im ^{13}C -NMR-Spektrum durch ihre Signale bei der chemischen Verschiebung von 114,4 bzw. 143,6 ppm identifizierbar sind und der Anteil der endständigen Doppelbindungen bezüglich anderer Arten von Doppelbindungen über die Ermittlung der
35 Peakflächen der Signale in Relation zum Gesamtintegral der Olefinsignale errechnet wird.

Als mittleres Molekulargewicht oder mittlere Molmasse wird in dieser Anmeldung das Zahlenmittel M_n des Molekulargewichts bezeichnet, das beispielsweise mit Hilfe der Gelpermeations-
40 chromatographie, durch Ozonolyse oder mittels Dampfdruckosmo-
metrie bestimmt werden kann.

45 Mit dem erfindungsgemäßen Verfahren können Polyisobutene mit einem Gehalt von über 80 Mol-%, insbesondere von über 90 Mol-%, endständigen Vinylidengruppen durch die kationische Polymerisation von Isobuten in der flüssigen Phase bei Temperaturen von +40



bis -60°C , vorzugsweise von -4 bis -30°C und besonders bevorzugt bei -10 bis -20°C hergestellt werden.

Als protische Komplexbestandteile, auch als Initiator bezeichnet
5 kommen praktisch alle sekundären Alkohole mit 3 bis 20 Kohlenstoffatomen in Betracht, d. h. die sekundären Alkohole können geradkettig oder verzweigt sein.

Beispielhaft für geeignete sekundäre Alkohole seien die folgenden
10 genannt: Isopropanol, 2-Butanol, sowie ferner sek.-Pentanole, sek.-Hexanole, sek.-Heptanole, sek.-Octanole, sek.-Nonanole, sek.-Decanole oder sek.-Tridecanole.

Außer einwertigen, sekundären Alkoholen können auch (poly-)Etherole des Propen- und Butenoxids erfindungsgemäß verwendet werden.

15 Bevorzugt wird 2-Butanol und insbesondere Isopropanol verwendet.

Als von tertiären Alkylgruppen freie Ether der Formel I
$$\text{R}^1\text{-O-R}^2,$$

20 kommen beliebige Ether in Betracht, bei denen die Reste R^1 und/oder R^2 sich von einem sekundären Alkohol ableiten und primäre oder sekundäre Alkylgruppen mit 3 bis 10 C-Atomen bedeuten, d. h. Alkylreste, die entweder als Rest- $\text{CH}_2\text{-R}$ oder -CH-(R)_2 an das Ethersauerstoffatom gebunden enthalten, jedoch nicht den

25 Rest- C-(R)_3 . Im einzelnen sind z. B. für R^1 und R^2 folgende Gruppen zu nennen:

Isopropyl-, 2-Butyl-, Sek. Pentyl-, Hexyl-, Heptyl- und Octyl-, für
 R^2 zusätzlich Methyl-, Ethyl-, Propyl-, Butyl-, Pentyl- und Hexyl-
30 reste.

Besonders bevorzugt sind Diisopropylether Isopropyl-2-butylether und Di-2-butylether.

35 Die Bortrifluorid/Ether/sek.-Alkoholkomplexe werden zweckmäßigerweise durch Einleiten von gasförmigem Bortrifluorid in den betreffenden Ether und den Alkohol oder vorzugsweise in eine Lösung des betreffenden Ethers und Alkohols in einem Lösungsmittel hergestellt. Die Darstellung dieser Komplexe erfolgt in der Regel

40 bei Temperaturen von -60 bis $+40^{\circ}\text{C}$, vorzugsweise bei -20 bis $+40^{\circ}\text{C}$. Die Anwendung tieferer Temperaturen ist ebenfalls möglich, erfordert jedoch einen erhöhten technischen Aufwand zur Erzeugung derart tiefer Temperaturen. Die Komplexbildung von Bortrifluorid mit sekundären Alkoholen verläuft exotherm, weshalb die Reaktionsmischung vorteilhafterweise gekühlt wird, um sie auf der gewünschten Temperatur zu halten.
45

M 0 4 0 5 0 0

Viele erfindungsgemäß zu verwendende Komplexe des Bortrifluorids sind bei tiefen Temperaturen hochviskose Flüssigkeiten oder sogar Feststoffe. In solchen Fällen ist es vorteilhaft, die Bortrifluorid-Komplexe in einem Lösungsmittel zu erzeugen. Geeignete Lösungsmittel sind beispielsweise Kohlenwasserstoffe, wie Pentan, Hexan, Isooctan oder halogenierte Kohlenwasserstoffe, wie Methylenchlorid oder Chloroform. Es können selbstverständlich auch Lösungsmittelgemische verwendet werden. In der Regel gilt, daß je polarer das verwendete Lösungsmittel ist, desto besser die gebildeten Bortrifluorid-Komplexe darin löslich sind.

Bei der Erzeugung der erfindungsgemäß zu verwendenden Bortrifluorid-Komplexen in unpolaren Lösungsmitteln, wie den obengenannten Kohlenwasserstoffen oder einer Polyisobutenlösung, kann es daher infolge einer Überschreitung des Löslichkeitsproduktes zur Abscheidung des Bortrifluorid-Komplexes unter Ausbildung einer Emulsion oder Suspension kommen. Da das erfindungsgemäße Verfahren sowohl durch homogen im Reaktionsmedium gelöste als auch durch heterogen im Reaktionsmedium verteilte Katalysatorkomplexe katalysiert wird, sind solche Katalysatorabscheidungen in der Regel nicht kritisch.

Die Bortrifluorid-Komplexe können in separaten Reaktoren vor ihrem Einsatz im erfindungsgemäßen Verfahren vorgebildet werden, nach ihrer Bildung zwischengelagert und je nach Bedarf in die Polymerisationsapparatur eindosiert werden.

Zur Zwischenlagerung werden die Lösungen der vorgeformten Bortrifluorid-Komplexe, gegebenenfalls nach Verdünnung mit weiterem Lösungsmittel, zweckmäßigerweise in kühlbare Behälter gefüllt und bei Temperaturen von im allgemeinen unter 0°C bis zu ihrem Gebrauch gelagert.

Eine andere, bevorzugte Variante besteht darin, daß man die Bortrifluorid-Komplexe in situ in der Polymerisationsapparatur erzeugt. Bei dieser Verfahrensweise wird der betreffende sekundäre Alkohol und der Ether gegebenenfalls gemeinsam mit einem Lösungsmittel und zusammen mit dem Isobuten in die Polymerisationsapparatur eingespeist und Bortrifluorid in der erforderlichen Menge in dieser Mischung der Reaktanten dispergiert, in der es sich mit dem Alkohol und dem Ether zum Bortrifluorid-Komplex umsetzt. Anstelle eines zusätzlichen Lösungsmittels kann bei der in situ-Erzeugung des Bortrifluorid-Katalysator-Komplexes vorteilhaft Iso-buten oder die Reaktionsmischung aus nicht umgesetztem Isobuten und Polyisobuten als Lösungsmittel fungieren. Dient die Reaktionsmischung aus Polyisobuten-haltigem Isobuten als Lösungsmittel, wird selbstverständlich das Isobuten in der Regel nicht vollstän-

dig umgesetzt und zweckmäßigerweise ein Isobuten-Teilumsatz von max. 80 % vorzugsweise max. 70 % eingestellt.

Die in situ-Darstellung der Bortrifluorid-Komplexe bei der Herstellung hochreaktiver Polyisobutene, stellt wie bei dem Verfahren der US 5,408,018 eine bedeutende Vereinfachung des Verfahrens zu deren Herstellung dar. Erwähnt sei hier nur der verminderte apparative Aufwand, da keine Reaktoren zur Herstellung vorgeformter Komplexe und auch keine Lagertanks für die vorgeformten Komplexlösungen mehr benötigt werden.

Zweckmäßigerweise werden die Katalysatoren aus Bortrifluorid und sekundärem Alkohol und Ether in dem Molverhältnis hergestellt, das der im erfindungsgemäßen Verfahren zu verwendende Komplex haben soll, d.h. nach der Erzeugung des betreffenden Komplexes wird das Molverhältnis Bortrifluorid/sek.-Alkohol/Ether üblicherweise nicht mehr geändert.

Das molare Verhältnis der sekundären Alkohole zu den Ethern kann von 0,01 bis 10 variieren. Besonders bevorzugt ist ein Verhältnis von 0,02 bis 2 und ganz besonders von 0,2 bis 1,0.

Die BF_3 -Konzentration im Reaktor kann deutlich höher liegen als dies bisher üblich war und sollte zwischen 0,01 und 1 Gew.-%, besonders bevorzugt zwischen 0,05 und 0,5 Gew.-% betragen. Die molare Konzentration der Komplexbildner Alkohol und Ether orientiert sich an der BF_3 -Konzentration; das Molverhältnis der Summe aus Alkohol und Ether zu BF_3 ist größer als 1 und kleiner als 2 und beträgt vorzugsweise zwischen 1,4 und 2.

Die Isobutenkonzentration im Reaktor liegt in der Regel zwischen 0,5 und 60 Gew.-%, für PIB bis M_N 3000 bevorzugt zwischen 0,5 und 20 %, besonders bevorzugt unter 5%. Die Polymerkonzentration liegt zwischen 10 und 60 Gew.-%.

In einer bevorzugten Ausführungsform wird zunächst der BF_3 /Etherkomplex getrennt oder im Lösemittelzulauf zum Reaktor hergestellt und erst dann im Komplexzulauf oder Lösemittelzulauf zum Reaktor oder erst im Reaktor mit dem sekundären Alkohol zusammengebracht. Dadurch kann die Energie der Komplexbildung ohne schädliche Nebenproduktbildung bei der Erzeugung des Alkoholkomplexes abgeführt werden.

Als Rohstoff zur Herstellung der Bortrifluorid-Komplexe wird zweckmäßigerweise gasförmiges Bortrifluorid benutzt, wobei technisches, noch geringe Mengen Schwefeldioxid und SiF_4 enthaltendes

H 04 05 99
10

(Reinheit: 96,5 Gew.-%), vorzugsweise aber hochreines Bortrifluorid (Reinheit: 99,5 Gew.-%) verwendet werden kann.

- Zur erfindungsgemäßen Herstellung hochreaktiver Polyisobutene
- 5 wird also die vorgebildete Bortrifluorid-Komplexlösung oder Suspension entsprechend dem Katalysatorbedarf im Isobuten verteilt oder alternativ der Katalysator im sek.-Alkohol-Ether-haltigen Isobutenstrom durch Einleiten von gasförmigem Bortrifluorid in situ erzeugt. Als Isobuten-Feedstock können im erfindungsgemäßen
- 10 Verfahren reines Isobuten aber auch Gemische von Isobuten mit anderen Kohlenwasserstoffen eingesetzt werden, deren Isobutengehalt zweckmäßigerweise nicht unter 6 Gew.-% betragen sollte. Vorzugsweise werden Kohlenwasserstoffgemische mit hohem Isobutengehalt und einem geringen Butadiengehalt verwendet, besonders bevorzugt
- 15 ist allerdings ein reiner Isobuten-Feedstock. Dieser kann als solcher in Gegenwart von inerten Lösungsmitteln, wie gesättigten Kohlenwasserstoffen, beispielsweise Butan, Pentan, Hexan, Isooctan, Cyclobutan oder Cyclopentan, halogenierten Kohlenwasserstoffen, wie Methylenchlorid oder Chloroform, oder Kohlenstoffhalogenverbindungen mit geeigneten Schmelz- und Siedepunkten, mit
- 20 Hilfe des erfindungsgemäßen Katalysatorsystems zum Polyisobuten umgesetzt werden. Der Isobuten-Feedstock kann geringe Mengen an Kontaminanten wie Wasser, Carbonsäuren oder Mineralsäuren enthalten, ohne daß es zu kritischen Ausbeute- oder Selektivitätseinbrüchen bei der Polymerisation kommt. Dies bewirkt einen geringeren Alkohol/Etherverbrauch, der die vorgenannten Molverhältnisse zugunsten von BF_3 verändert. Es ist aber zweckdienlich und vorteilhaft, eine Anreicherung dieser Verunreinigungen in der Anlage zu vermeiden, indem man solche Schadstoffe beispielsweise durch
- 30 Adsorption an festen Adsorbentien, wie Aktivkohle, Molekularsiebe oder Ionenaustauscher aus dem isobutenhaltigen Feedstock entfernt.

- Die Polymerisation des Isobutens kann diskontinuierlich, halb-
- 35 kontinuierlich oder kontinuierlich durchgeführt werden. Dazu kann in an sich herkömmlichen Reaktoren, wie Rohrreaktoren, Rohrbündelreaktoren oder Rührkesseln gearbeitet werden, bevorzugt wird das erfindungsgemäße Verfahren in einem Schlaufenreaktor, also einem Rohr- oder Rohrbündelreaktor mit stetigem Umlauf des
- 40 Reaktionsgutes, durchgeführt, wobei in der Regel das Verhältnis von Zulauf zu Umlauf zwischen 1 : 1 und 1 : 1000, vorzugsweise zwischen 1 : 50 und 1 : 200 v/v variieren kann. Es versteht sich von selbst, daß die Zulaufmenge nach Äquilibrierung der Polymerisationsreaktion gleich der Menge des Reaktionsaustrages ist.

Zur Vermeidung hoher lokaler und stationärer Katalysatorkonzentrationen in der Polymerisationsapparatur, die Anlaß zu Doppelbindungsverschiebungen geben können, ist es zweckmäßig, sowohl bei der Einleitung vorgeformter Katalysatorkomplexe in den Reaktor, als auch bei der in situ-Darstellung der Bortrifluorid-Komplexe im Reaktor für eine gute Durchmischung aller Reaktionspartner schon bei der Einleitung in den Reaktor zu sorgen. Des weiteren ist es zweckdienlich, eine turbulente Strömung des Reaktionsgutes im Reaktor zu erzeugen, wozu der Reaktor beispielsweise mit geeigneten Einbauten, wie Umlenkblechen, versehen oder die Rohrquerschnitte so dimensioniert werden können, daß sich eine geeignete Strömungsgeschwindigkeit einstellt.

Die Verweilzeit des zu polymerisierenden Isobutens im Reaktor kann 5 sec. bis mehrere Stunden betragen, vorzugsweise wird eine Verweilzeit von 1 bis 30 und besonders bevorzugt, von 2 bis 20 Minuten gewählt. Die Bruttoreaktionsgeschwindigkeit ist von der Menge, vor allem aber dem Molverhältnis des eingesetzten Komplexes abhängig. Über dieses Verhältnis ist nahezu jede Bruttoreaktionsgeschwindigkeit einstellbar. Die optimale Reaktionsgeschwindigkeit ist apparativ bedingt und richtet sich nach der Wärmeabfuhr. Kurze Reaktionszeiten sind bevorzugt. Üblicherweise wird der Bortrifluorid/sek.-Alkohol/Ether-Katalysator in Mengen von 0,05 bis 1 Gew.-%, bezogen auf das eingesetzte Isobuten oder Isobuten-Kohlenwasserstoffgemisch, zugeführt.

Die Polymerisation wird zweckmäßigerweise bei Temperaturen unterhalb von 20°C, vorzugsweise unterhalb von 0°C durchgeführt. Obwohl Isobuten noch bei wesentlich tieferen Temperaturen erfolgreich zu hochreaktivem Polyisobuten polymerisiert werden kann, wird vorzugsweise bei Temperaturen zwischen -4 und -60°C, insbesondere zwischen -4 und -30°C und besonders bevorzugt zwischen -10 und -20°C gearbeitet. Im allgemeinen wird die Polymerisation unter Atmosphärendruck ausgeführt, die Anwendung erhöhten Drucks, insbesondere das Arbeiten unter dem Eigendruck des Reaktionssystems, ist ebenfalls möglich, für das Resultat der Polymerisation aber in der Regel unerheblich. Vorteilhaft wird die Polymerisationsreaktion unter isothermen Bedingungen und unter Einstellung einer konstanten, stationären Monomerkonzentration im Reaktionsmedium betrieben. Die stationäre Isobutenkonzentration kann im Prinzip beliebig gewählt werden, zweckmäßigerweise wird in der Regel eine Monomerkonzentration von 0,2 bis 50, vorzugsweise von 0,2 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die gesamte Polymerisationsmischung, eingestellt.

12 04 05 99

Da die Polymerisationsreaktion exotherm verläuft, wird die Polymerisationswärme in der Regel mit Hilfe einer Kühlvorrichtung, die beispielsweise mit flüssigem Ammoniak als Kühlmittel betrieben werden kann, abgeführt. Eine andere Möglichkeit die Polymerisationswärme abzuleiten, ist die Siedekühlung. Dabei wird die freiwerdende Wärme durch die Verdampfung des Isobutens und/oder anderer leicht flüchtiger Bestandteile des Isobuten-Feedstocks oder des gegebenenfalls leichtflüchtigen Lösungsmittels wie Ethan, Propan oder Butan verbraucht, wodurch die Temperatur konstant bleibt. Nachteilig ist jedoch die Flüchtigkeit der BF_3 -Komplexe, die zu Nebenreaktionen in der Gasphase führen kann.

Der Isobutenumsatz kann prinzipiell beliebig eingestellt werden. Es versteht sich aber von selbst, daß bei sehr niedrigen Isobutenumsätzen die Wirtschaftlichkeit des Verfahrens in Frage gestellt ist, wohingegen bei sehr hohen Isobutenumsätzen von mehr als 99 % die Gefahr von Doppelbindungsverschiebungen immer größer wird und kürzere Reaktionszeiten, d. h. verbesserte Wärmeabfuhr zwingend erforderlich werden. Üblicherweise beträgt der Isobutenumsatz aus diesen Gründen zwischen 20 und 99 %, besonders bevorzugt sind Isobutenumsätze zwischen 90 und 98 %. Überraschenderweise finden bei diesen hohen Isobutenumsätzen unter Verwendung des erfindungsgemäßen Katalysatorsystems Doppelbindungsverschiebungen nur in geringem Umfang statt und das dabei erhältliche Polymerisat hat immer noch einen Anteil von mehr als 80 Mol.-% endständigen Vinylidengruppen. Zur Erzeugung von Polyisobuten mit mehr als 90 Mol.-% endständigen Doppelbindungen wird bevorzugt (bei einem 50 %igen Feed) ein Isobutenumsatz von bis zu 99 %, vorzugsweise ein Isobutenumsatz zwischen 90 und 99, insbesondere zwischen 94 und 99 und besonders bevorzugt zwischen 96 und 98 % eingestellt.

Zur Aufarbeitung wird der Reaktionsaustrag zweckmäßigerweise in ein Medium geleitet, das den Polymerisationskatalysator desaktiviert und auf diese Weise die Polymerisation abbricht. Dazu können beispielsweise Wasser, Alkohole, Acetonitril, Ammoniak oder wäßrige Lösungen von Mineralbasen, wie Alkalimetall- und Erdalkalimetall-Hydroxidlösungen, Lösungen von Carbonaten dieser Metalle u.ä. verwendet werden.

Im weiteren Gang der Aufarbeitung wird das Polyisobuten, zweckmäßigerweise nach einer oder mehreren Extraktionen zur Entfernung von Restmengen an Komplex - üblicherweise Methanol- oder Wasserwäschen - destillativ in nicht umgesetztes Isobuten, Lösungsmittel, Oligomere und Polyisobuten getrennt. Das Isobuten, das Lösungsmittel und die Oligomeren können in die Polymerisations-

apparatur zurückgeführt werden. Das gewünschte Polyisobuten fällt als Sumpfprodukt an.

Das erfindungsgemäße Verfahren ermöglicht die wirtschaftliche Herstellung hochreaktiver Polyisobutene, deren Gehalte an endständigen Doppelbindungen über 80 Mol.-%, und meist sogar über 90 Mol.-% betragen, mit sehr guten Selektivitäten bei sehr hohen Umsätzen und liefert zudem Polyisobutene im bevorzugten Molekulargewichtsbereich mit engen Molekulargewichtsverteilungen.

10

Alternativ ist es mit dem erfindungsgemäßen Verfahren möglich, bei erhöhter Temperatur die Polymerisation durchzuführen oder die Reaktivität des hergestellten Polyisobutens gegenüber dem Verfahren der US 5,408,018 nochmals zu steigern und es gelingt wegen

15 der geringeren Löslichkeit des Komplexes, diesen leichter abzutrennen.

Beispiel 1

20 Als Reaktor wurde ein Umlaufreaktor, bestehend aus einem Teflonschlauch von 7,1 m Länge mit einem Innendurchmesser von 6 mm verwendet, über den 100 l/h Reaktorinhalt mit einer Zahnradschleife im Kreis geführt wurden. Rohr und Pumpe hatten einen Inhalt von 200 ml. Teflonschlauch und Pumpenkopf befanden sich in einem

25 Kältebad von -23,8°C (Kryostat). Eine Mischung aus 300 g/h Isobuten und 300 g/h Hexan wurde über einem Molekularsieb 3 A auf unter 3 ppm Wasser getrocknet und durch eine Kapillare mit 2 mm Innendurchmesser auf -23,8°C vorgekühlt dem Umlaufreaktor zugeführt. BF₃ und Isopropanol/Diisopropylether als Komplexbildner

30 wurden direkt in den Hexanzulauf zum Reaktor eingespeist. Der BF₃-Zulauf wurde auf 23,5 mmol eingestellt und die Gesamtmenge des Zulaufs einer Mischung aus Hexan, Isopropanol und Disisopropylether (15:1:4 ml) wurde solange variiert, bis ein Isobutenumsatz von 92,0 % erreicht wurde. Bei einer Reaktortemperatur von -18°C

35 ergab sich ein Zulauf von 13,6 mmol Isopropanol und 27,2 mmol Diisopropylether. Das Molekulargewicht des Polymeren nach Wasserwäsche und destillativer Aufarbeitung bei 230°C_{2mbar} des Reaktorausstrags betrug M_N 1070, die Reaktivität (Vinylidendoppelbindungsanteil) lag bei 97,0 %.

40

Beispiel 2 - 6:

Man verfuhr wie in Beispiel 1 beschrieben, jedoch unter Verwendung steigender Molverhältnisse Ether zu Alkohol. Dabei

45 wurde bei einem Isobutenumsatz von 92 bis 98 % die BF₃-Menge so lange erhöht, bis ein Molekulargewicht um 1000 gemäß GPC nach Aufarbeitung erhalten wurde. Für Beispiel 7 wurde als Ether Di-

14.04.05.99

sek.-butylether eingesetzt. Die Ergebnisse sind in Tabelle 1 zusammengestellt.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

Tabelle 1: Polymerisation mit verschiedenen Molverhältnissen von sec.Alkohol zu Ether bei 92 bis 98 % Isobutenumsatz und einem Molekulargewicht des Polyisobutens von M_N 1000.

Beispiel	BF_3 [mmol]	Isopropanol [mmol]	Ether [mmol]	Molverhältnisse*)		[Isobuten] [%]	Molgew. M_N	Reaktivität [%]
				B : I	(I+B):S			
1	23,5	13,6	27,2	2	1,76	4,0	1070	97,0
2	10,8	5,0	10,0	2	1,39	4,0	1120	93,7
3	11,1	10,0	10,0	1	1,81	4,0	1040	94,0
4	12,2	10,0	10,0	1	1,63	2,0	990	94,2
5	23,7	25	12,5	0,5	1,58	4,0	1040	91,7
6	18,1	5,0	25,0	4	1,66	2,0	1070	92,9
7	21,4	10,0	25,0	2,5	1,64	1,0	890	95,9

*) I=Initiator=Isopropanol B=Lewisbase=Diisopropylether
S=Lewisäure= BF_3

H 04 05 99

Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene

Zusammenfassung

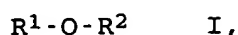
5

Verfahren zur Herstellung hochreaktiver Polyisobutene mit einem Gehalt an endständiger Vinylidengruppierungen von über 80 Mol-% und einem mittleren Molekulargewicht von 500 bis 5000 Dalton durch kationische Polymerisation von Isobuten in flüssiger Phase

10 in Gegenwart eines Komplexes aus Bortrifluorid, einem sekundären Alkohol und einem Ether bei Temperaturen von +40°C bis -60°C, dadurch gekennzeichnet, dass man in Gegenwart eines Komplexes aus Bortrifluorid und

15 a) einem sekundären Alkohol mit 3 bis 20 C-Atomen und

b) einem von tertiären Alkylgruppen freien Ether der Formel I



20

in der R^1 und R^2 primäre oder sekundäre Alkylreste mit 3 bis 10 C-Atomen bedeuten, mit der Maßgabe, dass mindestens einer der Reste R^1 und R^2 ein sekundärer Alkylrest ist, polymerisiert.

25

30

35

40

45

THIS PAGE BLANK (USPTO)